

(19)

Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets



(11)

EP 0 934 996 A1

(12)

DEMANDE DE BREVET EUROPEEN

(43) Date de publication:
11.08.1999 Bulletin 1999/32

(51) Int Cl.⁶: **C10G 25/00, C10G 25/05**

(21) Numéro de dépôt: **99400228.5**

(22) Date de dépôt: **02.02.1999**

(84) Etats contractants désignés:
**AT BE CH CY DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU
MC NL PT SE**
Etats d'extension désignés:
AL LT LV MK RO SI

(30) Priorité: **04.02.1998 FR 9801390**

(71) Demandeur: **INSTITUT FRANCAIS DU PETROLE
92500 Rueil Malmaison (FR)**

(72) Inventeurs:
• **Ragil, Karine**
92500 Rueil Malmaison (FR)
• **Jullian, Sophie**
92500 Rueil Malmaison (FR)
• **Clause, Olivier**
78400 Chatou (FR)

(54) **Procédé de séparation chromatographique d'une charge C5-C8 ou d'une charge intermédiaire en trois effluents, respectivement riches en paraffines linéaires, monobranchées et multibranchées**

(57) On décrit un procédé de séparation chromatographique permettant d'obtenir trois effluents respectivement riches en paraffines linéaires, en paraffines monobranchées et en paraffines dibranchées, tribranchées et éventuellement en composés naphténiques et/ou aromatiques, à partir de coupes C5-C8 ou de coupes intermédiaires (C5-C7, C6-C8, C7-C8, C6-C7, C7 ou C8), comprenant des hydrocarbures paraffiniques et

éventuellement naphténiques et/ou aromatiques et, dans certains cas, oléfiniques. Ce procédé de séparation met en oeuvre une zone de séparation fonctionnant par adsorption.

Le procédé de l'invention est particulièrement utile lorsqu'il est couplé avec un procédé d'hydro-isomérisation, en ce qu'il permet un recyclage sélectif des paraffines linéaires et monobranchées, nécessaire pour les paraffines comportant au moins 7 atomes de carbone.

EP 0 934 996 A1

Description

[0001] L'invention concerne un procédé de séparation chromatographique permettant d'obtenir trois effluents respectivement riches en paraffines linéaires, en paraffines monobranchées et en paraffines dibranchées, tribranchées et éventuellement en composés naphthéniques et/ou aromatiques, à partir de coupes C5-C8 ou de coupes intermédiaires (C5-C7, C6-C8, C7-C8, C6-C7, C7 ou C8), comprenant des hydrocarbures paraffiniques et éventuellement des hydrocarbures naphthéniques et/ou aromatiques et, dans certains cas, oléfiniques.

[0002] Le procédé de séparation selon l'invention met en oeuvre une zone de séparation fonctionnant par adsorption. Le procédé est adapté à un fonctionnement en phase liquide ou en phase gazeuse. La zone de séparation selon l'invention contient au moins un adsorbant dont la mise en oeuvre est telle qu'il adsorbe préférentiellement les paraffines linéaires, dans une moindre mesure les paraffines monobranchées et enfin de façon minoritaire les paraffines multibranchées et les composés naphthéniques et/ou aromatiques éventuellement présents. Le procédé de séparation selon l'invention est particulièrement utile lorsqu'il est couplé avec le procédé d'hydro-isomérisation tel que celui décrit dans la demande de brevet ayant pour titre : « Essences à haut indice d'octane et leur production par un procédé associant hydro-isomérisation et séparation », déposée le 25 novembre 1997 par la Demanderesse, puisqu'il permet un recyclage sélectif des paraffines linéaires et monobranchées, nécessaire pour les paraffines comportant au moins 7 atomes de carbone.

[0003] Dans le cas où la charge du procédé comprend la coupe C5, l'isopentane issu de cette coupe peut soit être séparé par le procédé selon l'invention avec les paraffines monobranchées ou les paraffines multibranchées selon la mise en oeuvre choisie, soit être retiré des flux traversant le procédé à l'aide d'au moins un désisopentaniseur disposé en amont et/ou en aval de l'unité de séparation. Dans ce dernier cas, l'isopentane peut servir d'éluant dans la séparation chromatographique.

ART ANTÉRIEUR

[0004] La prise en compte de contraintes environnementales accrues entraîne la suppression des composés du plomb dans les essences, effective aux Etats-Unis et au Japon et en voie de généralisation en Europe. Dans un premier temps, les composés aromatiques, constituants principaux des essences de réformage et les isoparaffines produites par alkylation aliphatique ou isomérisation d'essences légères ont compensé la perte d'indice d'octane résultant de la suppression du plomb dans les essences. Par la suite, des composés oxygénés tels que le Méthyl Tertiobutyl Ether (MTBE) ou l'Ethyl Tertiobutyl Ether (ETBE) ont été introduits dans les carburants. Plus récemment, la toxicité reconnue de composés tels que les aromatiques, en particulier le benzène, les oléfines et les composés soufrés, ainsi que la volonté de diminuer la pression de vapeur des essences, ont entraîné aux Etats-Unis la production d'essences reformulées. Par exemple, les teneurs maximales en oléfines, composés aromatiques totaux et benzène dans les essences distribuées en Californie en 1996 sont respectivement de 6% vol., 25 % vol. et 1 % vol. En Europe, les spécifications sont moins sévères ; néanmoins, la tendance prévisible est une réduction semblable des teneurs maximales en benzène, en composés aromatiques et en oléfines dans les essences produites et vendues.

[0005] Les « pools essence » comprennent plusieurs composants. Les composants majoritaires sont l'essence de réformage, qui comprend habituellement entre 60 et 80 % vol. de composés aromatiques, et les essences de craquage catalytique (FCC), qui contiennent typiquement 35 % vol. d'aromatiques, mais apportent de plus la majorité des composés oléfiniques et soufrés présents dans les essences. Les autres composants peuvent être les alkylats, sans composés aromatiques ni oléfiniques, les essences légères isomérisées ou non isomérisées, qui ne contiennent pas de composés insaturés, les composés oxygénés tels que le MTBE et des butanes. Dans la mesure où les teneurs maximales en aromatiques ne sont pas réduites en dessous de 30 ou 40 % vol., la contribution des réformats dans les « pools essence » restera importante, typiquement 40 % vol. Une sévérification accrue de la teneur maximale admissible en composés aromatiques à 20 ou 25 % vol. entraînera une diminution de l'utilisation du réformage et, par voie de conséquence, la nécessité de valoriser les coupes C7-C10 de distillation directe par d'autres voies que le réformage. Leur valorisation par hydro-isomérisation est une des voies possibles, comme décrit dans la demande de brevet ayant pour titre : « Essences à haut indice d'octane et leur production par un procédé associant hydro-isomérisation et séparation », déposée le 25 novembre 1997 par la Demanderesse. Le procédé d'hydro-isomérisation conduit à la formation de composés multibranchés à partir des composés de faibles indices d'octane. Il ne peut être mis en oeuvre qu'à la condition de recycler les paraffines linéaires et monobranchées en C7-C10, puisque la réaction d'hydro-isomérisation est équilibrée et que ces paraffines de faibles indices d'octane ne peuvent pas être envoyées vers le « pool essence ». De plus, des conditions d'hydro-isomérisation différentes doivent être mises en oeuvre pour ces paraffines isomères afin d'éviter le craquage des paraffines les plus ramifiées. Ces deux points justifient la recherche de procédés de séparation permettant d'obtenir trois effluents distincts, respectivement un effluent riche en paraffines linéaires, un effluent riche en paraffines monobranchées et un effluent riche en paraffines multibranchées et éventuellement en composés naphthéniques et/ou aromatiques.

[0006] L'utilisation de procédés de séparation par adsorption pour effectuer la séparation des paraffines linéaires, monobranchées et multibranchées a déjà fait l'objet de plusieurs brevets (par exemple US-A-4 717 784, 4 956 521 et 5 233 120, BE-A-891 522, FR-A-2 688 213, US-A-5 055 633, 4 367 364 et 4 517 402). Cependant, ces brevets ne s'appliquent d'une part qu'à la fraction légère C5-C6 et ne concernent de plus que la séparation de ces coupes de distillation en deux effluents, l'un de faible indice d'octane et l'autre de fort indice d'octane.

[0007] Ainsi, les brevets US-A-4 210 771 et 4 709 116 décrivent la séparation des paraffines linéaires à partir d'une coupe naphta C5-C6 en utilisant un adsorbant connu dans l'industrie sous le nom de zéolithe 5A au calcium. Le brevet US-A-4367364 décrit cette même séparation effectuée à l'aide de silicalite (US-A-4 061 724). De même, la demande de brevet FR-A-2 496 486 décrit un procédé de type chromatographique permettant d'effectuer cette même séparation en utilisant une zéolithe de type A, X, Y ou ZSM-5. Le procédé considéré permet de traiter toute charge gazeuse composée de plus de deux familles de constituants analogues et conduit à la production de deux effluents. Ce procédé est caractérisé en ce que, au cours d'une première étape, on injecte le mélange gazeux à traiter jusqu'à saturation de l'adsorbant, puis, après avoir cessé l'injection continue du mélange gazeux, on injecte périodiquement, dans une seconde étape, un gaz vecteur qui peut être de l'azote, de l'hélium ou de l'hydrogène ou un mélange de l'un de ces gaz inertes non adsorbables avec au maximum 40 % du gaz injecté dans la première étape. Ce procédé permet de recueillir successivement à la sortie de la colonne une fraction enrichie contenant la famille de constituants adsorbée purifiée et une fraction contenant les autres familles de constituants du mélange. Un tel procédé est particulièrement adapté au fractionnement en deux effluents d'une coupe C5-C6, comme le montrent les exemples de la demande de brevet FR-A-2 496 486. Dans ce cas, le procédé produit deux flux gazeux, le premier, riche en paraffines linéaires, et le second, riche en paraffines ramifiées (mono- et multibranchées), les deux effluents étant dilués dans l'éluant choisi parmi les trois gaz inertes non adsorbables suivants: azote, hélium ou hydrogène.

[0008] Les procédés de séparation décrits par ces différents brevets sont souvent couplés à un procédé d'isomérisation des paraffines linéaires puisque celles-ci possèdent un faible indice d'octane.

[0009] De la même façon, certains brevets (comme US-A-4 717 784 et 5 055 633) décrivent des procédés permettant d'effectuer la séparation des paraffines linéaires et des paraffines monobranchées à partir d'une coupe C5-C6. Ces paraffines linéaires et monobranchées constituent le pool de bas indice d'octane, alors que les paraffines multibranchées constituent le pool à haut indice d'octane. Dans ce cas, ces brevets soulignent l'intérêt d'utiliser des adsorbants tels que la ferrièreite (US-A-4 804 802 et 4 717 784), les zéolithes ZSM-5 (US-A-3 702 886), ZSM-11 (US-A-4 108 881), ZSM-23 (US-A-4 076 842) et ZSM-35 (US-A-4 016245) et la silicalite (US-A-5 055 633), puisque ces adsorbants adsorbent à la fois les paraffines linéaires et les paraffines monobranchées des coupes C5-C6 et excluent les paraffines de degrés de ramification plus élevés. Lors de la mise en oeuvre de tels adsorbants, l'isopentane est séparé de la charge et est produit dans le pool de faible indice d'octane, avec les paraffines linéaires et monobranchées, alors que ce composé possède un fort indice d'octane. Le brevet US-A-5 055 633 souligne en conséquence l'intérêt d'une mise en oeuvre permettant de produire l'isopentane avec le flux riche en composés multibranchés, composés naphténiques et/ou aromatiques à partir d'une charge C5-C6. Celle-ci contient au moins 10 % molaire d'isopentane, ainsi que des composés C7+ en quantités inférieures à 10 % molaire. Un tel procédé conduit à un flux secondaire riche en paraffines linéaires et monobranchées, qui peut être envoyé vers un réacteur d'isomérisation.

[0010] Dans les brevets cités plus haut, il n'est pas envisagé d'effectuer le fractionnement en trois effluents des coupes C5-C6 dans le cadre de leur isomérisation, ce pour deux raisons: d'une part, l'indice d'octane des paraffines monobranchées en C5-C6 est souvent jugé suffisant pour que ces composés soient envoyés vers le pool essence, auquel cas ces paraffines sont séparées avec les paraffines multibranchées. D'autre part, lorsque les paraffines linéaires et les paraffines monobranchées sont recyclées vers l'isomérisation, il n'est pas utile de les séparer, puisque ces composés peuvent être isomérisés dans les mêmes conditions opératoires, contrairement aux coupes plus lourdes, telles que celles concernées par la présente invention.

[0011] Le brevet US-A-5 055 634 est le seul à décrire un procédé pouvant conduire à trois flux respectivement riches en paraffines linéaires, monobranchées et multibranchées à partir d'une coupe légère C5-C6, mais son intérêt principal, tout comme celui du procédé du brevet US-A-5 055 633, réside dans la possibilité de séparer et de produire l'isopentane avec le flux riche en paraffines multibranchées. La charge d'un tel procédé contient au moins 10% molaire d'isopentane. Elle est centrée sur C5-C6 et peut parfois contenir de faibles quantités de paraffines comportant sept atomes de carbone ou plus. En conséquence, le procédé décrit dans ce brevet s'applique pour des teneurs en ces composés C7+ inférieures à 10 % molaire.

[0012] Le procédé décrit dans le brevet US-A-5 055 634 comprend la mise en oeuvre de deux unités disposées en série. La charge arrive dans la première unité, qui contient un adsorbant capable de retenir sélectivement les paraffines linéaires. L'effluent de cette unité est en conséquence constitué de paraffines mono- et multibranchées. Cet effluent « dénormalisé » est alors introduit dans la seconde unité remplie d'un adsorbant capable de retenir préférentiellement les paraffines monobranchées à l'exception de l'isopentane, qui est produit avec les paraffines multibranchées. Ce brevet indique que la régénération des deux unités s'effectue à l'aide d'un gaz non adsorbable, comme par exemple l'hydrogène. Celui-ci parcourt tout d'abord la seconde unité et permet de désorber les paraffines monobranchées. Au

moins une partie de ce flux est alors envoyé vers la première unité et permet de désorber les paraffines linéaires qui y sont contenues. La régénération ainsi effectuée conduit à mélanger une partie des paraffines monobranchées aux paraffines linéaires précédemment séparées à l'exception de l'isopentane, qui est récupéré avec les composés de fort indice d'octane dans le flux de production. Dans une version préférée de ce procédé, l'ensemble du flux de désorption sortant de la deuxième unité parcourt la première afin de minimiser la quantité de gaz non adsorbable nécessaire pour régénérer l'ensemble des deux unités. Dans ce dernier cas, le procédé ne produit que deux flux, le premier riche en paraffines multibranchées, composés naphéniques, aromatiques et isopentane, le second riche en paraffines linéaires et monobranchées. Une telle séparation peut alors être effectuée à l'aide d'un seul adsorbant contenant deux types d'adsorbants conformément à l'exemple donné dans ce brevet US-A-5 055 634.

[0013] Les techniques de séparation par adsorption préconisées par ces différents brevets afin de valoriser les coupes C5-C6 sont celles connues par l'homme de l'art. Ainsi, le procédé de séparation par adsorption peut être de type PSA (Pressure Swing Adsorption), TSA (Temperature Swing Adsorption), chromatographique (chromatographie d'élution ou contre-courant simulé par exemple) ou résulter d'une combinaison de ces techniques. Ces procédés ont tous en commun de mettre en contact un mélange liquide ou gazeux avec un lit fixe d'adsorbant afin d'éliminer certains constituants du mélange qui peuvent être adsorbés.

[0014] La chromatographie ou fractionnement isobare, en phase gazeuse ou en phase liquide est une technique de séparation très efficace grâce à la mise en oeuvre d'un très grand nombre d'étages théoriques. Elle permet ainsi de tirer parti de sélectivités d'adsorption relativement faibles et de réaliser des séparations difficiles. Les procédés N-SELF® de Elf Aquitaine (« Separating Paraffin Isomers Using Chromatography », Chemical Engineering, 18, p 92-95 (1981)) pour la séparation des n/isoparaffines en C5-C6 et ASAHI (Seko M., Miyake J., Inada K., Ind. Eng. Chem. Prod. Res. Develop., 1979, 18, 263) pour la séparation du paraxylène et de l'éthylbenzène d'une coupe C8 aromatique, présentent ce type de mise en oeuvre pour effectuer des séparations en deux flux. Ces techniques de séparation isobare sont connues par l'homme de l'art. Une description plus approfondie peut être trouvée dans l'ouvrage plus général de Yang (« Gas Separation by Adsorption Processes », Butterworth Publishers, US, 1987).

RÉSUMÉ DE L'INVENTION

[0015] L'invention concerne un procédé de séparation chromatographique permettant d'obtenir trois effluents respectivement riches en paraffines linéaires, en paraffines monobranchées et en paraffines dibranchées, tribranchées et éventuellement en composés naphéniques et/ou aromatiques, à partir de coupes légères C5-C8 ou de coupes intermédiaires, telles que C5-C7, C6-C8, C7-C8, C6-C7, C7 ou C8, comprenant des hydrocarbures paraffiniques et éventuellement naphéniques, aromatiques et, dans certains cas, oléfiniques.

[0016] Le procédé de séparation selon l'invention comprend une zone de séparation et est adapté à un fonctionnement en phase liquide ou en phase gazeuse. Un tel procédé de séparation est particulièrement utile lorsqu'il est couplé avec un procédé d'hydro-isomérisation tel que décrit dans la demande de brevet ayant pour titre : « Essences à haut indice d'octane et leur production par un procédé associant hydro-isomérisation et séparation », déposée le 25 novembre 1997 par la Demanderesse. En effet, le procédé décrit nécessite de recycler à la fois les paraffines linéaires (nC_x, x=5 à 8) et les paraffines monobranchées (monoC_x), puisque les paraffines en C7-C8 ont de faibles indices d'octane (voir Tableau 1 ci-dessous). De plus, des conditions d'hydro-isomérisation différentes doivent être mises en oeuvre pour ces deux types d'isomères pour éviter le craquage des paraffines les plus ramifiées. Ces deux points justifient la recherche de procédé de séparation permettant d'obtenir trois effluents distincts respectivement riches en paraffines linéaires nC_x, en paraffines monobranchées monoC_x et en paraffines multibranchées (diC_x ou triC_x), composés naphéniques et/ou aromatiques.

Tableau 1

Paraffine	nC7	monoC6	diC5	tri C4	nC8	monoC7	di C6	tri C5
RON	0	42-52	80-93	112	< 0	21-27	55-76	100-109
MON	0	23-39	84-95	101	< 0	23-39	56-82	96-100

[0017] D'une manière générale, le procédé selon l'invention est caractérisé en ce que la charge est injectée périodiquement dans une zone de séparation chromatographique en alternance avec un éluant adsorbable ou non adsorbable. La zone de séparation chromatographique selon l'invention contient au moins un adsorbant dont la mise en oeuvre est telle qu'il adsorbe préférentiellement les paraffines linéaires, dans une moindre mesure les paraffines monobranchées et enfin de façon minoritaire les paraffines multibranchées et les composés naphéniques et aromatiques. L'éluant est choisi de manière à permettre la désorption des différents composés adsorbés de la charge. Ce procédé permet de recueillir successivement à la sortie de l'adsorbant une première fraction enrichie en paraffines multibran-

chées et éventuellement en composés naphténiques et/ou aromatiques, une seconde fraction enrichie en paraffines monobranchées et enfin une dernière fraction enrichie en paraffines linéaires.

DESCRIPTION DÉTAILLÉE DE L'INVENTION

[0018] La charge traitée dans le procédé selon l'invention provient de la coupe C5-C8 ou de toutes coupes intermédiaires (comme par exemple C5-C7, C6-C8, C6-C7, C7-C8, C7 ou C8) issues de la distillation atmosphérique, d'une unité de réformage (réformat léger) ou d'une unité de conversion (naphta d'hydrocracking par exemple). Dans la suite du texte, cet ensemble de charges possibles sera désigné par les termes « coupe C5-C8 et coupes intermédiaires ».

[0019] En général, la charge traitée est composée principalement de paraffines linéaires, monobranchées et multibranchées, de composés naphténiques, tels que les diméthylcyclopentanes, de composés aromatiques, tels que le benzène et/ou le toluène, et éventuellement de composés oléfiniques. On regroupera sous le vocable « paraffines multibranchées », toutes les paraffines dont le degré de ramification est égal ou supérieur à deux.

[0020] La charge peut notamment contenir du normal pentane, du 2-méthylbutane, du néopentane, du normal hexane, du 2-méthylpentane, du 3-méthylpentane, du 2,2-diméthylbutane, du 2,3 diméthylbutane, du normal heptane, du 2-méthylhexane, du 3-méthylhexane, du 2,2-diméthylpentane, du 3,3-diméthylpentane, du 2,3-diméthylpentane, du 2,4-diméthylpentane, du 2,2,3-triméthylbutane, du normal octane, du 2-méthylheptane, du 3-méthylheptane, du 4-méthylheptane, du 2,2-diméthylhexane, du 3,3-diméthylhexane, du 2,3-diméthylhexane, du 3,4-diméthylhexane, du 2,4-diméthylhexane, du 2,5-diméthylhexane, du 2,2,3-triméthylpentane, du 2,3,3-triméthylpentane et du 2,3,4-triméthylpentane. Dans la mesure où la charge vient des coupes C5-C8 ou de coupes intermédiaires (comme par exemple C5-C7, C6-C8, C6-C7, C7-C8, C7, C8) obtenues après distillation atmosphérique, elle peut de plus contenir des alcanes cycliques, tels que les diméthylcyclopentanes, des hydrocarbures aromatiques (tels que benzène, toluène et/ou xylènes), ainsi que des hydrocarbures en C9+ (c'est-à-dire des hydrocarbures contenant au moins 9 atomes de carbone) en quantité moindre. Les charges C5-C8 et celles constituées de coupes intermédiaires provenant d'un réformat peuvent contenir en outre des hydrocarbures oléfiniques, en particulier lorsque les unités de réformage dont elles sont issues sont opérées à basse pression.

[0021] La teneur en paraffines (P) dépend essentiellement de l'origine de la charge, c'est-à-dire de son caractère paraffinique ou de son caractère naphténiq et aromatique, ce dernier étant parfois mesuré par le paramètre (N+A) (somme de la teneur en naphtés (N) et de la teneur en aromatiques (A)), ainsi que de son point initial de distillation, c'est-à-dire de la teneur en C5 et C6 dans la charge. Dans les naphtas d'hydrocraquage, riches en composés naphténiques, ou les réformats légers, riches en composés aromatiques, la teneur en paraffines dans la charge sera en général faible, de l'ordre de 30 % en masse. Dans les coupes C5-C8 ou dans les coupes intermédiaires de distillation directe, la teneur en paraffines varie entre 30 et 80 % en masse, avec une valeur moyenne de 55-60 % en masse.

[0022] La charge riche en paraffines comprenant entre 5 et 8 atomes de carbone est en général de faible indice d'octane et le procédé selon l'invention consiste à la fractionner en trois effluents distincts d'indice d'octane moteur et recherche croissants, respectivement riches en paraffines linéaires, en paraffines monobranchées et en paraffines dibranchées, tribranchées et éventuellement en composés naphténiques et/ou aromatiques.

[0023] Le fractionnement s'effectue dans une zone de séparation contenant un ou plusieurs adsorbants, à l'aide d'un éluant adsorbable ou non adsorbable. Le procédé suivant l'invention est adapté à un fonctionnement en phase liquide ou gazeuse. De plus, généralement plusieurs unités de séparation (par exemple de deux à quinze) sont utilisées en parallèle et alternativement pour conduire à un procédé fonctionnant de façon continue, bien qu'un procédé chromatographique tel que celui de l'invention est discontinu par nature.

[0024] Le procédé selon l'invention est caractérisé en ce que la charge est injectée périodiquement dans une zone de séparation (ou adsorbent) en alternance avec un éluant adsorbable ou non adsorbable. La zone de séparation selon l'invention contient au moins un adsorbant dont la mise en oeuvre est telle qu'elle adsorbe préférentiellement les paraffines linéaires, dans une moindre mesure les paraffines monobranchées et enfin de façon minoritaire les paraffines multibranchées et les composés naphténiques et aromatiques. Il se crée en conséquence au sein de l'adsorbent, lors de l'injection de la charge, des fronts d'adsorption en ces différents constituants. Un éluant adsorbable ou non adsorbable est alors injecté dans l'adsorbent. Il est choisi de manière à permettre la désorption des différents composés adsorbés de la charge, qui traversent alors l'adsorbent suivant des fronts de désorption distincts. Ce procédé permet de recueillir successivement à la sortie de l'adsorbent une première fraction enrichie en paraffines multibranchées, et éventuellement composés naphténiques et/ou aromatiques, une seconde fraction enrichie en paraffines monobranchées et enfin une dernière fraction enrichie en paraffines linéaires.

[0025] Dans le cas où la charge comprend des composés oléfiniques, leur fractionnement dans la séparation chromatographique se fait selon leur degré de ramification, comme pour les composés paraffiniques.

[0026] L'éluant mis en jeu dans le procédé de l'invention peut être non adsorbable, auquel cas la régénération de l'adsorbant est assurée par abaissement des concentrations des espèces adsorbées. Dans ce cas, on peut utiliser par exemple l'hydrogène, l'azote, l'hélium, ou encore tout composé exclu géométriquement des pores de l'adsorbant.

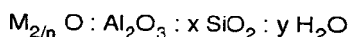
[0027] L'éluant peut aussi comprendre au moins un composé adsorbable, c'est-à-dire capable de s'adsorber sur au moins un des adsorbants utilisés. Dans ce cas, la régénération de l'adsorbant est au moins en partie assurée par déplacement des espèces adsorbées. Parmi les composés adsorbables, on peut par exemple mentionner le propane, le butane, le pentane, l'isopentane, etc.

5 [0028] Il peut être avantageux dans le procédé de l'invention d'utiliser comme éluant un composé provenant de la charge. En effet, lorsque la charge contient la coupe C5, l'isopentane provenant de cette coupe peut soit être séparé par le procédé selon l'invention dans l'effluent contenant les paraffines monobranchées ou dans celui contenant les paraffines multibranchées, selon la mise en oeuvre choisie, soit être retiré des flux traversant le procédé à l'aide d'au moins un déisopentaniseur disposé en amont et/ou en aval de l'unité de séparation. Dans ce dernier cas, l'isopentane

10 séparé peut servir d'éluant dans la séparation chromatographique.
[0029] Plus généralement, il peut être intéressant de prélever une ou plusieurs fractions légères de la charge en amont de l'adsorbeur ou une ou plusieurs fractions légères des flux obtenus en sortie de l'adsorbeur enrichis soit en paraffines linéaires, soit en paraffines monobranchées. Ces différentes fractions légères peuvent alors servir d'éluant adsorbable pour effectuer la séparation. Par exemple, un dépentaniseur peut être placé en amont de l'adsorbeur dans

15 le cas où la charge contient la coupe C5. Le mélange riche en pentane et isopentane ainsi recueilli peut alors servir d'éluant dans la séparation chromatographique.
[0030] La zone de séparation chromatographique est remplie d'un adsorbant naturel ou synthétique capable de séparer les paraffines linéaires, les paraffines monobranchées et les paraffines multibranchées, composés naphthéniques et/ou aromatiques sur la base des différences entre les propriétés géométriques, diffusionnelles ou thermodynamiques des adsorbats pour les adsorbants considérés. Il existe un grand nombre de matériaux adsorbants permettant d'effectuer ce type de séparation. Parmi eux, se trouvent les tamis moléculaires au carbone, les argiles activées, le silica gel, l'alumine activée et les tamis moléculaires cristallins. Ces derniers ont une taille de pore uniforme et sont pour cette raison particulièrement adaptés à ce type de séparation. Ces tamis moléculaires incluent notamment les différentes formes de silicoaluminophosphates et d'aluminophosphates décrits dans les brevets US-A-4 444 871, 4

25 310 440 et 4 567 027, aussi bien que les tamis moléculaires zéolithiques. Ceux-ci sous leur forme calcinée peuvent être représentés par la formule chimique :



30 où M est un cation, x est compris entre 2 et l'infini, y a une valeur comprise entre 2 et 10 et n est la valence du cation.

[0031] On préférera pour le procédé selon l'invention des tamis moléculaires microporeux ayant un diamètre de pore effectif légèrement supérieur à 5 Å (1 Å = 10⁻¹⁰ m). Le terme « diamètre de pore » est conventionnel pour l'homme du métier. Il est utilisé pour définir de façon fonctionnelle la taille d'un pore en terme de taille de molécule capable d'entrer

35 dans ce pore. Il ne désigne pas la dimension réelle du pore, car celle-ci est souvent difficile à déterminer, puisque souvent de forme irrégulière (c'est-à-dire non circulaire). D.W. Breck fournit une discussion sur le diamètre de pore effectif dans son ouvrage intitulé « Zeolite Molecular Sieves » (John Wiley and Sons, New York, 1974), pages 633 à 641. Parmi les tamis moléculaires préférés pour l'invention, se trouvent ceux possédant des pores de section elliptique de dimensions comprises entre 5,0 et 5,5 Å suivant le petit axe et environ 5,5 à 6,0 Å suivant le grand axe. Un adsorbant

40 présentant ces caractéristiques et donc particulièrement adapté à la présente invention est la silicalite. Le terme silicalite inclut ici à la fois les silicopolymorphes décrits dans le brevet US-A-4 061 724 et aussi la silicalite-F décrite dans le brevet US-A-4 073 865. D'autres adsorbants présentant ces mêmes caractéristiques et qui sont en conséquence particulièrement adaptés à la présente application sont la ZSM-5, la ZSM-11, la ZSM-23 (US-A-4 076 842), la ZSM-35 (US-A 4 016 245) ou la ZSM-48, ainsi que de nombreux autres aluminosilicates cristallins analogues. La ZSM-5 et

45 la ZSM-11 sont décrites dans les brevets US-A-3 702 886, RE 29 948 et US-A-3 709 979. La teneur en silice de ces adsorbants peut être variable. Les adsorbants les plus adaptés à ce type de séparation sont ceux qui présentent des teneurs en silice élevées. Le rapport molaire Si/Al doit être de préférence au moins égal à 10 et de manière préférée supérieur à 100. Un autre type d'adsorbant particulièrement adapté à la présente application possède des pores de section elliptique de dimensions comprises entre 4,5 et 5,5 Å. Ce type d'adsorbant a été caractérisé par exemple dans

50 le brevet US-A-4 717 748 comme étant un tectosilicate possédant des pores de taille intermédiaire entre celle des pores du tamis au calcium 5A et celle des pores de la ZSM-5. Les adsorbants préférés incluent la ZSM-5, la ZSM-11 et la ZSM-23, ainsi que la ferrière (décrite dans les brevets US-A-4 016 425 et 4 251 499).

[0032] Ces différents adsorbants ont des tailles de pore telles que chacun des isomères des coupes C5-C8 ou des coupes intermédiaires peut être adsorbé. La cinétique de diffusion de ces isomères est cependant suffisamment différente pour être mise à profit. Dans certaines conditions de mise en oeuvre, ces tamis moléculaires permettent d'effectuer la séparation en trois effluents décrite dans la présente invention. Les détails de l'adsorption des paraffines linéaires, monobranchées, multibranchées, des composés naphthéniques et aromatiques sur chacun de ces tamis sont connus de l'homme de l'art et ce processus ne fera donc pas l'objet ici d'une plus ample description.

[0033] Il peut aussi être intéressant dans la présente invention de mélanger aux adsorbants cités ci-dessus des zéolithes de type 5A, telles que celles décrites dans le brevet US-A-2 882 243. Dans la plupart de leurs formes cationiques échangées, notamment sous la forme calcium, ces zéolithes présentent un diamètre de pore de l'ordre de 5 Å et possèdent de fortes capacités pour adsorber les paraffines linéaires. Mélangées avec les zéolithes précédemment citées, elles peuvent permettre d'accentuer la séparation des fronts d'élution et donc d'obtenir une meilleure pureté de chacun des flux enrichis obtenus.

[0034] Les conditions opératoires de l'unité de séparation dépendent du ou des adsorbants considérés, ainsi que du degré de pureté désiré pour chacun des flux. Elles sont comprises entre 50 et 450 °C pour la température et de 0,01 à 7 MPa pour la pression. Plus précisément, si la séparation est effectuée en phase liquide, les conditions de séparation sont: 50 à 250 °C pour la température et 0,1 à 7 MPa pour la pression. Si ladite séparation est effectuée en phase gazeuse, ces conditions sont : 150 à 450 °C pour la température et 0,01 à 7 MPa pour la pression. La durée des injections périodiques du mélange à traiter est comprise entre 1 et 200 secondes. La durée de chaque cycle est comprise entre 10 et 2000 secondes et le rapport durée d'injection/durée de cycle est inférieur à 0,5.

[0035] Les exemples qui suivent illustrent l'invention sans la limiter.

EXEMPLE 1

[0036] On donne ci-après un exemple dans lequel la séparation chromatographique est effectuée par adsorption en phase gazeuse à partir d'une coupe de distillation directe C5-C8 comprenant des hydrocarbures paraffiniques, naph-téniques et aromatiques.

[0037] La charge fraîche du procédé possède la composition indiquée dans le Tableau 2 et en conséquence un indice d'octane recherche de 65 et un indice d'octane moteur de 63,5.

[0038] La charge fraîche est envoyée avec un débit de 273,5 kg/h vers un désisopentaniseur. La fraction légère recueillie en tête de ce désisopentaniseur n°1 a la composition indiquée dans le Tableau 3, un indice d'octane recherche de 92,4 et un débit de 28,5 kg/h. Cette fraction est utilisée par la suite comme éluant dans l'unité de séparation.

Tableau 2

Composants	masse %
ic4	0,02
nC4	0,91
nC5	15,23
iC5	9,50
cyclopentane	0,73
nC6	15,80
monobranchés en C6	12,61
dibranchés en C6	5,30
cyclohexane	2,34
méthylcyclopentane	3,27
nC7	7,45
monobranchés en C7	3,95
dibranchés en C7	1,06
tribranchés en C7	1,20
diméthylcycloC5	4,58
méthylcycloC6	3,79
nC8	1,12
monobranchés C8	0,93
dibranchés C8	0,77
tribranchés C8	0,28
triméthylcycloC5	4,03
éthylbenzene	0,99
toluene	3,73
Benzène	0,41

Tableau 3

Composant	masse %
nC4	7
iC4	0,15
iC5	92,85

[0039] La charge déisopentanisée (débit 245 kg/h), préalablement réchauffée et vaporisée à 250 °C et à une pression de 1,0 MPa, arrive dans l'unité de séparation. Cette unité comprend 9 adsorbeurs qui sont des cylindres de 0,3 m de diamètre interne et de 4 m de hauteur, contenant chacun 226 kg de silicalite, mis sous forme de billes de 1,2 mm de diamètre. La charge et l'éluant alimentent l'unité de séparation sous contrôle de débit et les effluents sont recueillis sous contrôle de pression. Chaque unité de séparation subit cycliquement les étapes décrites ci-après.

1 - Injection de la charge déisopentanisée :

[0040] La charge déisopentanisée (245,05 kg/h) pénètre dans le lit qui contient du gaz éluant. En raison de leur cinétique de diffusion et de leur propriétés thermodynamiques d'adsorption différentes au sein de l'adsorbant, les composés sont retenus suivant des fronts d'adsorption distincts. Les paraffines linéaires sont les plus retenues, alors que les paraffines multibranchées, les composés naphténiqes et aromatiques ne le sont que très peu dans ces conditions de fonctionnement.

2 - Injection de l'éluant :

[0041] L'isopentane est alors envoyé à co-courant de la première étape avec le même débit que la charge. L'isopentane permet de désorber les différents composés adsorbés de façon sélective. Son introduction conduit à la formation de plusieurs flux d'élution au sein de l'unité de séparation.

[0042] On recueille ainsi en sortie de l'adsorbeur trois flux enrichis respectivement en paraffines dibranchées, composés naphténiqes et aromatiques, en paraffines monobranchées et en paraffines linéaires.

[0043] Le fonctionnement décrit ci-dessus est celui d'un des adsorbeurs. Les neuf adsorbeurs qui forment l'unité de séparation fonctionnent de la même manière mais de façon décalée, afin de conduire à la production continue des trois effluents.

[0044] L'injection de la charge est effectuée pendant 50 secondes, celle de l'éluant pendant 450 secondes.

[0045] Le flux enrichi en paraffines multibranchées, en composés naphténiqes et aromatiques, est recueilli pendant 166 secondes en sortie d'adsorbeur. L'indice d'octane recherche de cette fraction est de 91,9. Ce flux contient 89 % d'isopentane et 0,26 % de paraffines linéaires et 0,97 % de paraffines monobranchées.

[0046] Le flux enrichi en paraffines monobranchées est ensuite recueilli pendant 99 secondes en sortie d'adsorbeur. L'indice d'octane recherche de cette fraction est de 89,7. Ce flux contient 90 % d'isopentane, 1,48 % de paraffines linéaires et 1,78 % de paraffines dibranchées, composés naphténiqes et composés aromatiques.

[0047] Enfin, le flux enrichi en paraffines linéaires est recueilli pendant 235 secondes en sortie d'adsorbeur. L'indice d'octane recherche de cette fraction est de 86,8. Ce flux contient 91 % d'isopentane, 0,68 % de paraffines monobranchées et 0,08 % de paraffines dibranchées, composés naphténiqes et composés aromatiques.

[0048] Globalement, le procédé suivant l'invention conduit à la production de trois effluents respectivement riches en paraffines linéaires, en paraffines monobranchées et en paraffines multibranchées, composés naphténiqes et/ou composés aromatiques, à partir d'une coupe de distillation directe C5-C8 comprenant des hydrocarbures paraffiniques, naphténiqes et/ou aromatiques.

[0049] On rappelle que, dans le cadre de l'invention « Essences à haut indice d'octane et leur production par un procédé associant hydro-isomérisation et séparation », qui a fait l'objet du dépôt d'une demande de brevet français au nom de la Demanderesse le 25 novembre 1997, les trois flux enrichis issus de la séparation peuvent être envoyés vers des unités d'hydro-isomérisation, pour les deux flux de plus bas indice d'octane, et vers le « pool essence », pour le flux de fort indice d'octane. Les flux en sortie des sections hydro-isomérisation peuvent alors être recyclés vers le procédé décrit ci-dessus. Il peut être aussi intéressant, par exemple dans le but de limiter le volume des sections d'hydro-isomérisation, de déisopentaniser le flux enrichi en paraffines monobranchées et/ou le flux enrichi en paraffines linéaires. Le flux enrichi en paraffines multibranchées et éventuellement en composés naphténiqes et/ou en composés aromatiques peut également être envoyé dans un déisopentaneur.

[0050] L'exemple qui suit décrit le cas où les trois flux issus de la séparation chromatographique sont traités par des déisopentaneurs.

EXEMPLE 2

[0051] On répète l'Exemple 1, mais on traite les trois flux enrichis obtenus de la manière décrite ci-après.

[0052] Ces trois flux sont respectivement envoyés vers trois déisopentanisateurs distincts (respectivement déisopentanisateur n°2 pour le flux enrichi en paraffines multibranchées, déisopentanisateur n°3 pour le flux enrichi en paraffines linéaires), afin d'extraire l'isopentane de ces trois flux et de le recycler comme gaz éluant vers l'unité de séparation. Les compositions des trois flux issus des trois déisopentanisateurs, qui sont respectivement riches en paraffines multibranchées, composés naphténiques et composés aromatiques, en paraffines monobranchées et en paraffines linéaires, sont données dans le Tableau 4.

[0053] Le procédé tel qu'illustré dans cet exemple requiert le recyclage en boucle fermée d'une certaine quantité d'isopentane entre les déisopentanisateurs n°2, n°3 et n°4 et les 9 unités de séparation chromatographique. Le débit de ce gaz éluant peut être ajusté en fonction des spécifications des unités de séparation. Une partie de ce gaz éluant circulant en boucle fermée peut être prélevée. Cette partie correspond à la quantité de la fraction légère prélevée par le déisopentanisateur n°1 de la charge fraîche.

Tableau 4

Composition du flux enrichi en paraffines linéaires après passage dans le déisopentanisateur n°2	(% masse)	Composition du flux enrichi en paraffines monobranchées après passage dans le déisopentanisateur n°3	(% masse)	Composition du flux enrichi en paraffines multibranchées après passage dans le déisopentanisateur n°4	(% masse)
nC5	35	isopentane	0,5	multibranchés en C6	15,9
nC6	36	monobranchés en C6	48	multibranchés en C7	7,6
nC7	17	monobranchés en C7	15	multibranchés en C8	3,1
nC8	2,5	monobranchés en C8	3,5	composés aromatiques et naphtés	59,1
composés monobranchés	8,7	composés linéaires	15	composés monobranchés	11,7
composés multibranchés	0,8	composés multibranchés	18	composés linéaires	2,6
RON	36,5		67,3		92,4

Revendications

- Procédé de séparation de coupes légères C5-C8 ou de coupes intermédiaires C5-C7, C6-C8, C7-C8, C6-C7, C7 ou C8, comprenant des hydrocarbures paraffiniques, et éventuellement des hydrocarbures naphténiques et/ou aromatiques, caractérisé en ce que l'on fait passer alternativement ladite coupe et un éluant dans une zone de séparation chromatographique contenant au moins un adsorbant, de manière à obtenir séparément trois effluents, respectivement un effluent riche en paraffines linéaires, un effluent riche en paraffines monobranchées et un effluent riche en paraffines multibranchées et éventuellement en composés naphténiques et/ou aromatiques.
- Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que la charge comprend la coupe C5 et l'isopentane issu de cette coupe est séparé avec les paraffines monobranchées.
- Procédé selon l'une des revendications 1 et 2, caractérisé en ce que la charge comprend la coupe C5 et l'isopentane contenu dans cette coupe est retiré de la charge en amont de la zone de séparation chromatographique.
- Procédé selon l'une des revendications 1 à 3, caractérisé en ce que la charge comprend la coupe C5 et l'isopentane contenu dans cette coupe est retiré sur au moins un des effluents sortant du procédé.
- Procédé selon la revendication 4, caractérisé en ce que la charge comprend la coupe C5 et l'isopentane contenu

dans cette coupe est retiré sur l'effluent riche en paraffines monobranchées sortant du procédé.

6. Procédé selon l'une des revendications 1 à 5, caractérisé en ce que ledit éluant est un composé non adsorbable par l'adsorbant de la zone de séparation chromatographique.
7. Procédé selon l'une des revendications 1 à 5, caractérisé en ce que ledit éluant est un composé adsorbable par l'adsorbant de la zone de séparation chromatographique.
8. Procédé selon la revendication 6, caractérisé en ce que la charge comprend la coupe C5, l'isopentane contenu dans cette coupe est retiré de la charge en amont de la zone de séparation chromatographique ou sur au moins un des effluents sortant du procédé et en ce que l'isopentane ainsi retiré sert d'éluant dans la zone de séparation chromatographique.
9. Procédé selon la revendication 8, caractérisé en ce que l'isopentane est retiré sur l'effluent riche en paraffines monobranchées sortant du procédé et sert d'éluant dans la zone de séparation chromatographique.
10. Procédé selon l'une des revendications 1 à 9, caractérisé en ce que l'on utilise au moins un adsorbant choisi dans le groupe formé par la silicalite, la zéolithe ZSM-5, la zéolithe ZSM-11, la zéolithe ZSM-23 et la ferrière.
11. Procédé selon la revendication 10, caractérisé en ce que ledit adsorbant comprend en outre une zéolithe 5A.
12. Procédé selon l'une des revendications 1 à 11, caractérisé en ce que la séparation chromatographique est effectuée en phase liquide.
13. Procédé selon l'une des revendications 1 à 11, caractérisé en ce que la séparation chromatographique est effectuée en phase gazeuse.
14. Procédé selon l'une des revendications 1 à 13, caractérisé en ce que la charge est issue de la distillation atmosphérique.
15. Procédé selon l'une des revendications 1 à 13, caractérisé en ce que la charge est issue d'une unité de réformage, telle qu'un réformat léger.
16. Procédé selon l'une des revendications 1 à 13, caractérisé en ce que la charge est issue d'une unité de conversion, telle qu'un naphta d'hydrocraquage.
17. Procédé selon l'une des revendications 1 à 16, caractérisé en ce que les effluents respectivement riches en paraffines linéaires et en paraffines monobranchées sont envoyés vers au moins un réacteur d'hydro-isomérisation et l'effluent riche en paraffines multibranchées et éventuellement en composés naphténiques et/ou aromatiques est envoyé au pool essence.



Office européen
des brevets

RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE

Numéro de la demande

EP 99 40 0228

DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS			
Catégorie	Citation du document avec indication, en cas de besoin, des parties pertinentes	Revendication concernée	CLASSEMENT DE LA DEMANDE (Int.CI.6)
A	US 5 107 052 A (MCCULLOCH BETH ET AL) 21 avril 1992 * revendications 1-4 *	1-17	C10G25/00 C10G25/05
D,A	US 5 055 634 A (VOLLES WARREN K) 8 octobre 1991 * le document en entier *	1-17	
D,A	FR 2 496 486 A (ELF AQUITAINE) 25 juin 1982 * le document en entier *	1-17	
A	US 4 426 292 A (WERNICK DAVID L ET AL) 17 janvier 1984 * le document en entier *	1-17	
A	FR 2 276 867 A (NAT RES DEV) 30 janvier 1976 * le document en entier *	1-17	
			DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int.CI.6)
			C10G C07C
Le présent rapport a été établi pour toutes les revendications			
Lieu de la recherche LA HAYE		Date d'achèvement de la recherche 12 avril 1999	Examineur Michiels, P
<p>CATEGORIE DES DOCUMENTS CITES</p> <p>X : particulièrement pertinent à lui seul Y : particulièrement pertinent en combinaison avec un autre document de la même catégorie A : arrière-plan technologique O : divulgation non-écrite P : document intercalaire</p> <p>T : théorie ou principe à la base de l'invention E : document de brevet antérieur, mais publié à la date de dépôt ou après cette date D : cité dans la demande L : cité pour d'autres raisons & : membre de la même famille, document correspondant</p>			

EPO FORM 1503 03 82 (P04C02)

**ANNEXE AU RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE
RELATIF A LA DEMANDE DE BREVET EUROPEEN NO.**

EP 99 40 0228

La présente annexe indique les membres de la famille de brevets relatifs aux documents brevets cités dans le rapport de recherche européenne visé ci-dessus.

Lesdits membres sont contenus au fichier informatique de l'Office européen des brevets à la date du

Les renseignements fournis sont donnés à titre indicatif et n'engagent pas la responsabilité de l'Office européen des brevets.

12-04-1999

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication
US 5107052 A	21-04-1992	AUCUN	
US 5055634 A	08-10-1991	US 4956521 A	11-09-1990
		AU 630494 B	29-10-1992
		AU 6138690 A	05-03-1992
		EP 0473828 A	11-03-1992
		JP 1909608 C	09-03-1995
		JP 4124149 A	24-04-1992
		JP 6039407 B	25-05-1994
		US 5055633 A	08-10-1991
FR 2496486 A	25-06-1982	BE 891522 A	16-04-1982
		DE 3150348 A	09-09-1982
		GB 2089675 A, B	30-06-1982
		JP 2008765 B	27-02-1990
		JP 57127421 A	07-08-1982
		NL 8105729 A	16-07-1982
US 4426292 A	17-01-1984	AUCUN	
FR 2276867 A	30-01-1976	GB 1517694 A	12-07-1978
		CH 609876 A	30-03-1979
		DE 2529746 A	22-01-1976
		JP 1344091 C	29-10-1986
		JP 51043995 A	15-04-1976
		JP 61002905 B	28-01-1986
		NL 7507765 A	06-01-1976
		US 4042350 A	16-08-1977
		US 4151215 A	24-04-1979

EPO FORM P0460

Pour tout renseignement concernant cette annexe : voir Journal Officiel de l'Office européen des brevets, No.12/82